

ФЕДЕРАЛЬНАЯ СЛУЖБА
ПО ИНТЕЛЛЕКТУАЛЬНОЙ СОБСТВЕННОСТИ,
ПАТЕНТАМ И ТОВАРНЫМ ЗНАКАМ



ФЕДЕРАЛЬНЫЙ ИНСТИТУТ
ПРОМЫШЛЕННОЙ СОБСТВЕННОСТИ

Берсжковская наб., 30, корп. 1, Москва, Г-59, ГСП-5, 123995
Телефон 240 60 15. Телекс 114818 ПДЧ. Факс 243 33 37

REC'D 21 JUL 2004

WIPO

PCT

Наши № 20/12-366

"2" июля 2004 г.

СПРАВКА

Федеральный институт промышленной собственности (далее – Институт) настоящим удостоверяет, что приложенные материалы являются точным воспроизведением первоначального описания, формулы, реферата и чертежей (если имеются) заявки № 2003111988 на выдачу патента на изобретение, поданной в Институт в апреле месяце 24 дня 2003 года (24.04.2003).

Название изобретения:

Способ переработки резиносодержащих отходов

Заявитель:

Общество с ограниченной ответственностью
«Н.Т.Д Таманно»

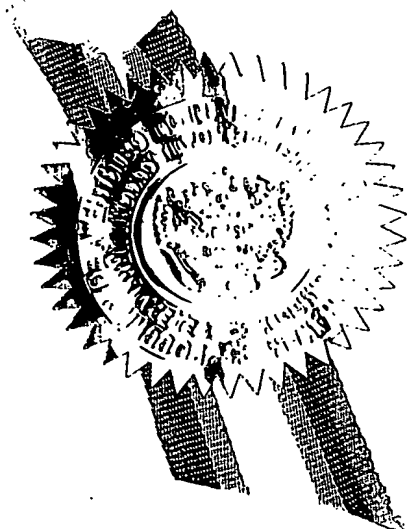
Действительные авторы:

БОЧАВЕР Кирилл Зыськович

**PRIORITY
DOCUMENT**
SUBMITTED OR TRANSMITTED IN
COMPLIANCE WITH RULE 17.1(a) OR (b)

Заведующий отделом 20

А.Л.Журавлев



2003111988



С 08 J 11/04, С 08 J 11/08

СПОСОБ ПЕРЕРАБОТКИ РЕЗИНОСОДЕРЖАЩИХ ОТХОДОВ

Изобретение относится к утилизации химической промышленности органических промышленных и бытовых резиновых отходов в моторное топливо и химическое сырье, которое в дальнейшем может быть использовано в качестве котельного топлива, битумоподобного связующего или сырья для его производства, технический углерод или сырье для его производства, для электродуговых печей, электролизных ванн, углерод-углеродных материалов (УУМ) для металлургии и т.д., а также небольшое количество углеводородного газа, который можно использовать в виде топлива.

Проблема химической переработки различных органических промышленных и бытовых полимерных отходов, является весьма актуальной в связи с постоянным увеличением их количества, засоряющих природу.

Решение этой проблемы позволяет решить экологическую задачу комплексной и безвредной утилизации резиносодержащих промышленных и бытовых отходов, расширить базу углеводородного сырья, производимого из нефти, углей, горючих сланцев, природных битумов.

Известен способ переработки резиносодержащих отходов в моторное топливо и химическое сырье, включающий термоожижение (термолиз) отходов при повышенном давлении в углеводородном растворителе (Международная заявка WO 95/20007, С08J 11/20, опубл. 27.07.95 г.).

В этом способе в качестве углеводородном растворителя используют отходы производства синтетического каучука, взятые в массовом соотношении к исходным резиносодержащим отходам, равном 2÷4:1 соответственно, а процесс термоожижения осуществляется при температуре 270-420⁰С и давлении 1 – 6 МПа.

Кроме того, в одном из вариантов осуществления способа, полученную после дистилляции жидкую фракцию с температурой кипения выше 200⁰С частично возвращают в процесс в качестве добавки к исходному углеводородному растворителю в массовом соотношении 1÷5:10 соответственно, а оставшуюся часть указанной фракции выделяют в качестве целевого продукта.

Преимуществом этого способа является упрощение технологии и увеличение выхода легких фракций с температурой кипения до 200⁰С.

Ограничением способа является использование в качестве растворителя отходов от производства синтетического каучука, а также отходы не всегда доступны в необходимом количестве.

Известен способ переработки органических полимерных отходов, включающих термоожижение отходов при температуре выше 270°C при повышенном давлении по меньшей мере в одном растворителе – алкилбензоле, отделение жидкой фракции и ее дистилляцию (Патент РФ № 2167168, С08J 11/04, опубл. 20.05.2001 г.).

В этом способе при термоожижении отходов используют повышенное давление не менее 6,1 МПа, а после дистилляции жидкую фракцию с температурой кипения не менее 210°C вводят при термоожижении вновь перерабатываемых отходов в качестве дополнительного компонента к растворителю в массовом соотношении дополнительного компонента к растворителю не менее 1 : 1.

В вариантах осуществления этого способа при термоожижении отходов массовое соотношение растворителя и отходов выбирают от 1 : 1 до 4,2 : 1. Кроме того, после дистилляции жидкую фракцию с температурой кипения не менее 210°C вводят в массовом соотношении дополнительного компонента к растворителю не менее 5 : 1.

Преимуществом этого способа является использование в качестве органического растворителя алкилбензола.

Ограничение этого способа – необходимость работы при высоких давлениях не менее 6,1 МПа.

Наиболее близким является способ переработки органических полимерных, в том числе и резиносодержащих отходов, включающий при запуске в реакторе термоожижение отходов в органическом растворителе – алкилбензоле при температуре выше 270°C и давлении до 6 МПа, отделение жидкой фракции от нерастворенного продукта, дистилляцию жидкой фракции на фракцию с температурой кипения до 220°C и на фракцию с температурой кипения выше 220°C (Патент РФ № 2110535, С08J 11/04, опубл. 10.05.98 г.).

В этом способе термоожижение отходов производят при температуре $270-420^{\circ}\text{C}$ и давлении 1-6 МПа при массовом соотношении растворителя и отходов 2+4:1 соответственно в присутствии редкоземельного металла или интерметаллидов на основе редкоземельных металлов, или в присутствии гидрида титана, взятых в количестве 0,5-10% от массы реакционной смеси, в качестве растворителя используют алкилбензол, например, толуол, ксилол, диметил-триметил-тетраметилбензол или их смеси, или используют в качестве растворителя продукт перегонки «сырого бензола», получаемого в результате высокотемпературного коксования каменных углей, что

получаемого в результате высокотемпературного коксования каменных углей, что позволяет ускорить процесс переработки отходов и повысить выход жидких продуктов, а также содержание в последних фракций с температурой кипения до 200°C . Таким образом, способ позволяет повысить степень конверсии резиносодержащих и других органических отходов.

Ограничениями способа являются:

- для эффективного термоожижения (термолиза) процесс проводят в присутствии редкоземельного металла или интерметаллидов на основе редкоземельных металлов, или в присутствии гидрида титана, взятых в количестве 0,5 – 10 % от массы реакционной смеси, что усложняет технологический процесс, а удаление этих дополнительных катализаторов и добавок из образующегося при переработке ценного целевого продукта – технического углерода является очень сложным;
- низкое качество технического углерода из-за большого количества зольных материалов – следствие добавок с растворителем.
- высокий расход растворителя при получении высококачественной бензиновой фракции.

Решаемая изобретением задача – упрощение технологии, снижение энергоёмкости, уменьшение эксплуатационных расходов, расширение функциональных возможностей и повышение качества получаемых продуктов.

Технический результат, который может быть получен при осуществлении заявленного способа – ускорение процесса и упрощение технологии, повышение производительности процесса по выходу высокооктановой бензиновой фракции, получение технического углерода, как товарного продукта.

Для решения поставленной задачи с достижением указанного технического результата в известном способе переработки резиносодержащих отходов, включающем термоожижение отходов при запуске в реакторе в органическом растворителе при температуре выше 270°C и давлении до 6 МПа, отделение жидкой фракции от нерастворенного продукта, дистилляцию (в процессе термоожижения) жидкой фракции на фракцию с температурой кипения до 220°C и на фракцию с температурой кипения выше 220°C , согласно изобретению термоожижение при запуске в реакторе партии отходов в органическом растворителе проводят при температуре $280 \div 435^{\circ}\text{C}$ и давлении не менее 2,9 МПа при массовом отношении органического растворителя к отходам более 1,0, жидкую фракцию с температурой кипения до 220°C подвергают ката-

литическому риформингу, подвергнутую каталитическому риформингу часть жидкой фракции с температурой кипения до 220°C используют в качестве целевого продукта, а другую подвергнутую каталитическому риформингу часть жидкой фракции с температурой кипения до 220°C используют в качестве растворителя (без добавления на термоожижение новой порции другого органического растворителя: алкинбензола, бензиновой фракции, смеси алкинбензолов и т.п., как это осуществляется в аналогах) и возвращают на термоожижение новой партии отходов при температуре $280 \div 435^{\circ}\text{C}$ и давлении не менее 2,9 МПа при массовом отношении растворителя к отходам более 1,0, полученную для новой партии отходов жидкую фракцию с температурой кипения до 220°C подвергают каталитическому риформингу, подвергнутую каталитическому риформингу для новой партии отходов часть жидкой фракции с температурой кипения до 220°C используют в качестве целевого продукта, а другую подвергнутую каталитическому риформингу часть жидкой фракции с температурой кипения до 220°C вновь возвращают на термоожижение следующей партии отходов, процесс на указанных режимах термоожижения и каталитического риформинга продолжают для следующей и последующих партий отходов, при этом возвращают подвергнутую каталитическому риформингу часть жидкой фракции с температурой кипения до 220°C на термоожижение для последующих партий отходов.

Возможны дополнительные варианты осуществления заявленного способа, в которых целесообразно, чтобы:

- в качестве органического растворителя (пускового) использовали алкилбензол и/или бензиновую фракцию с температурами кипения до 220°C ;
- подвергнутую каталитическому риформингу часть жидкой фракции с температурой кипения до 220°C возвращали на термоожижение новой партии отходов при давлении в интервале не менее 2,9 МПа \div не более 5 МПа при массовом отношении растворителя к отходам в интервале более 1,0 \div не более 3,0.

В результате процесса термоожижения резиносодержащих отходов по предлагаемому способу в качестве целевых продуктов получают:

- небольшое количество углеводородных газов (2,0 – 5,3 % масс.);
- фракцию легких углеводородов, выкипающих при температуре $60\text{--}220^{\circ}\text{C}$.
- фракцию тяжелых углеводородов, выкипающих при температуре выше 220°C
- технический углерод в виде порошка.

Легкая фракция жидких углеводородов с температурой кипения до 220°C является смесью углеводородов растворителя и углеводородов, полученных из резины, в результате термоллиза, и представляет собой маловязкую (с вязкостью бензина) жидкость светло-желтого цвета, имеющую запах ароматики и непредельных углеводородов, перегоняющуюся обычно в пределах $60 - 220^{\circ}\text{C}$. Концентрация ароматических веществ – бензола и алкилбензолов около 60 % вес (см. таблицу 1, колонку 2).

Тяжелая фракция жидких углеводородов, полученная в результате термоожижения (термоллиза) резины, имеет небольшую (не более 5 % вес.) примесь углеводородов легкой фракции и представляет собой черную вязкую (консистенция легкой нефти) жидкость, застывающую в пределах $0 \div +5^{\circ}\text{C}$.

Технический углерод – продукт термоллиза резины – легких пылевидный порошок, черного цвета, легкосыпучий.

Как известно из аналогов, действующей частью термоожижения (термоллиза терморастворения) является алкилбензол (или смесь алкилбензолов). Поэтому, для активации процесса термоллиза целесообразно увеличить концентрацию ароматики в растворителе.

Это достигается путем риформинга паров легкой фракции термоллиза с температурой кипения до 220°C после отделения жидкой фракции от нерастворенного продукта и дистилляции непосредственно при термооожигении жидкой фракции.

Для этого легкую фракцию жидких углеводородов (продуктов термоожижения) подвергают риформингу, например, в стационарном слое катализатора высококремнеземного цеолита (типа ZSM – 5, промотированного 2% ZnO), при температуре $440 - 520^{\circ}\text{C}$ (см., например, патент РФ № 2130960). При риформинге могут быть использованы другие известные и различные способы получения высокоароматизированных бензиновых фракций (см., например, патент РФ № 2039790).

Таким образом, в отличие от известных способов процесс термоожижения последующих партий отходов осуществляют непосредственно только растворителем, полученным в результате самого процесса термоожижения, причем в целях активации термоожижения последующих партий отходов полученную в результате дистилляции в реакторе термоожижения легкую фракцию с температурой кипения до 220°C перед использованием ее качестве растворителя для термоожижения последующей партии отходов подвергают риформингу. Полностью отсутствует потребность в дефицитном органическом растворителе для термоожижения последующих партий отходов, а так-

Поток IV охлаждают и частично конденсируют в холодильнике-конденсаторе 4, подвергают сепарации газожидкостном сепараторе 5. Фракцию жидких легких углеводородов V (ФЛУ) насосом 6 подают в трубчатую печь 7 (с огневым подогревом), где ее подогревают до температуры, необходимой для осуществления риформинга в риформинга в реакторе 3. Если, например, используется стационарный

„Заметки, сч. ...
7 Реутов (ВППА Л. М. Реутова)
05.09.2003

риформинга в реакторе 3. Если, например, используется стационарный слой катализатора риформинга, содержащий цеолит типа ZSM-5, промотированный 2 % ZnO (см., например, патент РФ № 2130960) то, в трубчатой печи 7 нагревают ФЛУ V до температуры около 500 °С, при этом температура ФЛУ V после риформинга составляет примерно 450°С.

Затем продукт риформинга направляют в распределительное устройство 9 реактора 1 в качестве растворителя.

Балансовую часть ЛФУ отбирают из циркулирующего потока и направляют в ректификационную колонну 10 на стабилизацию с целью получения фракции автобензина VI, газа сепарации VII и стабилизации VIII (используют в качестве топлива в трубчатой печи 7). Вместе с жидкими тяжелыми углеводородами II с температурой кипения выше 220°С из реактора 1 удаляют остатки металлокорда IX.

На фиг. 2 схематично показаны: реактор 1 термолiza (электронагреваемый, герметичный) с мешком из стекло- или углеткани для резиновой крошки или более крупных фрагментов автошин, реактор 3 риформинга с цеолит-содержащим катализатором, холодильник-конденсатор 4 паров продуктов термолiza (водяной), газожидкостный сепаратор 5, газовый счетчик 16, термометры 17, манометры 18, мерная емкость 19 для легкой фракции жидких углеводородов, мерная емкость 20 для тяжелой фракции продуктов, пробоотборник 21, регулируемый вентиль 22, запорные вентили 23, электронагреватели 24.

Опыты проводились в следующей последовательности:

В мешок реактора 1 объемом 12 л помещают фрагменты автошин или крошку резиносодержащих отходов. Заливают в реактор 1 растворитель. Производят нагревание внутреннего объема реактора 1 до температуры 280 ÷ 350°С, поддерживая при этом давление на уровне 2,5 ÷ 5,0 МПа. Далее повышение температуры продолжается за счет экзотермической реакции термоожижения (термолiza). В зависимости от массового отношения отходов к органическому растворителю (пусковому) (или к растворителю при использовании жидкой легкой фракции углеводородов в качестве последующего растворителя) температура поднимается до уровня 330 ÷ 500°С. За счет расширения и испарения растворителя и образования углеводородного газа давление повышается до 2,5 ÷ 5,0 МПа и поддерживается на заданном уровне 2,5 ÷ 5,0 МПа путем сброса части паров органического растворителя и газа через реактор 3 риформинга, холодильник-конденсатор 4, газожидкостной сепаратор 5 и вентиль 22. Количество

углеводородного газа регистрируют газовым счетчиком 16. Температуру и давление в реакторах 1 и 3 регистрируют термометрами 17 и манометрами 18.

Прекращение повышения температуры в реакторе 1 означает окончание процесса термоожижения (термолиза). После пятнадцатиминутной выдержки давление в системе установки сбрасывают до атмосферного. При этом в течение всей продолжительности опыта газовым счетчиком 16 регистрируют количество не сконденсировавшегося газа – продукта термолиза. Жидкий продукт (легкая жидкая фракция НК – 220⁰С) из газожидкостного сепаратора 5 сливают в мерную емкость 19. После остывания реактора 1 его разгерметизируют, достают и взвешивают технический углерод в мешке. Сливают тяжелую фракцию жидких углеводородов в мерную емкость 20. Продукты реакции из мерных емкостей 19 и 20 и пробоборборника 21 подвергают анализу по определению их состава. Часть фракции НК-220⁰С, подвергнутую риформингу используют в качестве растворителя для следующего опыта. Таким образом, последующее термоожижение производят за счет полученного в результате предыдущего опыта растворителя (легкой фракции, подвергнутой риформингу). Результаты риформинга растворителя сведены в таблицу 1, третья колонка.

Результаты опытов по определению режимов термоожижения сведены в таблицу 2.

Таблица 2 дает возможность оценить влияние массового отношения растворитель : резина, температуры, давления процесса и состава растворителя на качество и выход продуктов:

- отношение растворитель : резина равное 0,774 привело к комкованию технического углерода из-за высокой температуры разгона процесса за счет экзотермического тепла реакции при малой теплоемкости продуктов термолиза и нехватки растворителя для проведения последующей операции термоожижения (таблица 2, опыт 1).
- отношение растворитель : резина равное 0,93 (таблица 2, опыт 2) дало выход качественных целевых продуктов, но практически легкой фракции хватает только на получение растворителя для повторного термоожижения, и получается совсем небольшая часть целевого продукта – бензиновая фракция с температурой кипения до 220⁰С. Опыт показывает, что отсутствует возможность получить хотя бы весовую часть целевого продукта – высокооктановой бензиновой фракции, поэтому целесообразно использовать отношение растворитель : резина более 1,0.

- увеличение отношения растворитель : резина до 3,0 (таблица 2, опыт 8) приводит к увеличению расхода энергии на поддержание циркуляции большого количества растворителя, увеличения объемов аппаратов реакторов 1, 3, как самого термолiza, так и процесса риформинга, поэтому отношение более 3 нерентабельно.
- При температуре 260⁰С и ниже (опыт 12), а также при давлении 2,5 МПа и ниже (таблица 2, опыты 5, 11) реакция термоожижения не идет, резина разбухает в растворителе, но не растворяется.
- При использовании растворителя, не подвергнутого риформингу на стадии возврата легкой фракции на термоожижение резко возрастают потери (таблица 2, опыт 13).

В таблице 1 приведены результаты хроматографического анализа легкой фракции продуктов, полученных при термоожижении резины до риформинга (таблица 1, колонка 2) и после него (таблица 1, колонка 3). Содержание в активных алкилбензолах соответственно 60 и 80% вес. Риформинг превращает парафиновые, наитеновые и непредельные углеводороды в ароматику (алкинбензолы).

Приведенные в таблице 2 результаты опытов подтверждают высокую эффективность термоожижения (термолiza) резины при температуре от 280 до 435⁰С и давлении не менее 2,9 до 5 МПа, что соответствует параметрам близким к псевдокритическим для смеси углеводородов легкой жидкой фракции термолiza с интервалом кипения от НК до 220⁰С. Как видно из таблицы 2 повышать давление выше 5 МПа нецелесообразно, т.к. это не увеличивает выхода целевого продукта и приводит к излишним энергетическим затратам.

Для справки: критические параметры алкилбензолов:

- толуола $P_{кр} = 4,0 \text{ МПа}$ $t_{кр} = 320,8^{\circ}\text{C}$
- метаксилола $P_{кр} = 3,5 \text{ МПа}$ $t_{кр} = 346,0^{\circ}\text{C}$
- этилбензола $P_{кр} = 3,7 \text{ МПа}$ $t_{кр} = 346,4^{\circ}\text{C}$, и т.д.

Запуск процесса термоожижения производят с помощью органического растворителя, например, любого технического алкилбензола или смеси алкилбензолов и фракции с температурой кипения до 220⁰С. При отсутствии алкилбензолов возможно использование любой бензиновой фракции с температурой кипения до 220⁰С. Проводят несколько циклов термоожижения с тем, чтобы состав растворителя для последующих операций стабилизировался за счет образования новых порций растворителя

«*данный*» *м. печати*
от 05.09.₁₀ 2003 *Резюме* (ВГПЗ Л. М. Ругоб.)
05.09.2003

и постепенного перевода начального органического растворителя в отбираемую часть (излишек) легкой фракции.

При ограниченном количестве алкилбензола и недостатка его для пускового объема органического растворителя, как показали исследования, можно добавлять в него любой прямогонный бензин. Так, для запуска процесса был использован прямогонный бензин с содержанием ароматических углеводородов 14 %. Путем многократной циркуляции его в установке (фиг. 1) содержание алкилбензолов возросло и стабилизировалось на уровне 80 %. В другом случае для запуска процесса был использован толуол в смеси с прямогонным бензином. В результате многократной циркуляции содержание алкилбензолов также возросло до 80 %.

Наиболее успешно заявленный способ переработки резиновых отходов промышленно применим в химической переработке в моторное топливо и химическое сырье различных резиновых материалов, преимущественно автошин.

Таблица 1

Групповой состав фракции 60-220°C

Углеводороды	После Ректора 1, %-вес.	После Ректора 3, % вес.
Ароматические (алкилбензолы)	60,3	77,4
Олефины	8,2	2,5
Нафтенy	11,4	3,8
Диеновые	0,3	0,0
Н-парафины	11,0	7,1
Изо-парафины	8,6	8,9
Нерасшифрованные	0,2	0,3
Итого	100	100

Таблица 2

№№ опытов	1	2	3	4	5	6	7
Вид фрагментов автошин	Крошки 4-10 мм, (легковые автошины)	Крошки 4-10 мм, (легковые автошины)	Крошки 4-10 мм, (легковые автошины)	Крошки 4-10 мм, (легковые автошины)	Крошки 4-10 мм, (легковые автошины)	Крошки 4-10 мм, (легковые автошины)	Крошки 4-10 мм, (легковые автошины)
Вес фрагментов автошин, г	3874	3220	2300	2300	2300	2300	2300
Вес растворителя, г	3000	3000	3000	3000	3000	3000	3000
Температура принудительного разогрева продуктов в реакторе Р 1, °С	320	320	320	280	320	320	320
Температура в реакторе Р 1, в результате экзотермичности процесса термолиза	500	420	400	350	330	350	390
Давление в реакторе Р 1, МПа	4,3	4,5	3,8	3,8	2,5	2,9	3,0
Техуглерод, г	2014	1610	1016	1092	3694	1680	1100
Металлокорд, г	-	-	-	-	-	-	-
Легкая Фракция, г	2393	3010	3720	3563	700	3125	3610
Прирост легкой фракции	- 607	+10	+720	+563	-2300	+125	+610
Тяжелая Фракция, г	2146	1352	242	374	497	312	398
Вид техуглерода	Черный порошок + спекшиеся комки	Сухой порошок	Сухой порошок	Сухой порошок	Влажные комья набухшей резины	Черный порошок + комья	Черный сухой порошок
Вид легкой фракции	Светло-желтая жидкость	Светло-желтая жидкость	Светло-желтая жидкость	Светло-желтая жидкость	Светло-желтая жидкость	Светло-желтая жидкость	Светло-желтая жидкость
Вид тяжелой фракции	Черная густая жидкость	Черная жидкость	Черная жидкость	Черная жидкость	Черная жидкость	Черная жидкость	Черная жидкость
Количество газа, нл	171	147	172	135	80	103	154
Потери, г	140	101	150	136	329	80	128
Потери, % вес.	3,8	3,1	6,5	5,9	14,3	3,4	5,6
Отношение растворитель : резина	0,774	0,93	1,3	1,3	1,3	1,3	1,3

№№ опытов	8	9	10	11	12	13
Вид фрагментов автошин	Крошки 4-10 мм, (легковые автошины)	Чипсы 80x120 мм (грузовые автошины)	Чипсы 80x120 мм (грузовые автошины)	Крошки 4-10 мм, (легковые автошины)	Крошки 4-10 мм, (легковые автошины)	Крошки 4-10 мм, (легковые автошины))
Вес фрагментов автошин, г	1000	1103	1963	2300	2300	2300
Вес растворителя, г	3000	3000	3000	3000*	3000	3000**
Температура принудительного разогрева продуктов в реакторе Р 1, °С	320	340	340	320	260	320
Температура в реакторе Р 1, в результате экзотермичности процесса термолиза	340	350	435	320	260	370
Давление в реакторе Р 1, МПа	3,8	3,9	5,0	-	1,5	4,0
Техуглерод, г	429	480	842	2500	2500	1100
Металлокорд, г	-	276	486	-	-	-
Легкая Фракция, г	3590	3531	3182	700	700	3420
Прирост легкой фракции	+590	+531	+182	-2300	-2300	+420
Тяжелая Фракция, г	184	116	163	2100	2100	390
Вид техуглерода	Сухой порошок	Сухой порошок	Сухой порошок	Разбухшая крошка резины	Разбухшая крошка резины	Черный сухой порошок
Вид легкой фракции	Светло-желтая жидкость	Светло-желтая жидкость	Светло-желтая жидкость	Светлая жидкость	Светло-желтая жидкость	Черная жидкость
Вид тяжелой фракции	Черная жидкость	Черная жидкость	Черная жидкость	Темная текущая жидкость	Темная текущая жидкость	Черная жидкость
Количество газа, нл	140	51	122	-	-	150
Потери, г	25	41	168	-	-	240
Потери, % вес.	2,5	1,0	8,54	-	-	10,4
Отношение растворитель : резина	3,0	2,719	1,528	1,3	1,3	1,3

*- растворитель бензин с содержанием ароматических углеводородов менее 10 %.

** - растворитель ФЛУ без риформинга.

ФОРМУЛА ИЗОБРЕТЕНИЯ

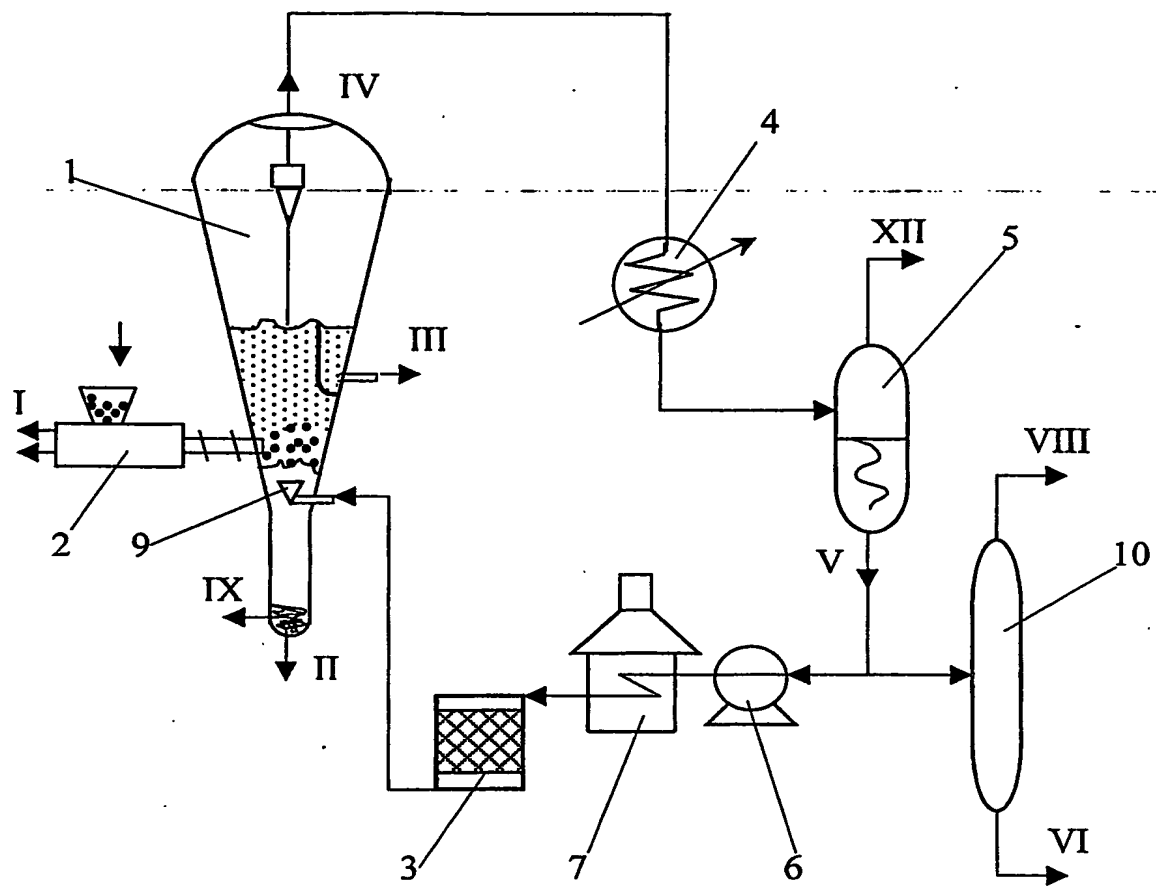
1. Способ переработки резиносодержащих отходов, включающий термоожижение отходов при запуске в органическом растворителе при температуре выше 270°C и давлении до 6 МПа, отделение жидкой фракции от нерастворенного продукта, дистилляцию жидкой фракции на фракцию с температурой кипения до 220°C и на фракцию с температурой кипения выше 220°C , отличающийся тем, что при запуске термоожижения партии отходов в органическом растворителе проводят при температуре $280 \div 435^{\circ}\text{C}$ и давлении не менее 2,9 МПа при массовом отношении органического растворителя к отходам более 1,0, жидкую фракцию с температурой кипения до 220°C подвергают каталитическому риформингу, подвергнутую каталитическому риформингу часть жидкой фракции с температурой кипения до 220°C используют в качестве целевого продукта, а другую подвергнутую каталитическому риформингу часть жидкой фракции с температурой кипения до 220°C используют в качестве растворителя и возвращают на термоожижение новой партии отходов при температуре $280 \div 435^{\circ}\text{C}$ и давлении не менее 2,9 МПа при массовом отношении растворителя к отходам более 1,0, полученную для новой партии отходов жидкую фракцию с температурой кипения до 220°C подвергают каталитическому риформингу, подвергнутую каталитическому риформингу для новой партии отходов часть жидкой фракции с температурой кипения до 220°C используют в качестве целевого продукта, а другую подвергнутую каталитическому риформингу часть жидкой фракции с температурой кипения до 220°C вновь используют в качестве растворителя и возвращают на термоожижение следующей партии отходов, процесс на указанных режимах термоожижения и каталитического риформинга продолжают для следующей и последующих партий отходов, при этом возвращают подвергнутую каталитическому риформингу часть жидкой фракции с температурой кипения до 220°C соответственно вновь на термоожижение для последующих партий отходов.

2. Способ по п. 1, отличающийся тем, что при запуске в качестве органического растворителя используют алкилбензол и/или бензиновую фракцию с температурами кипения до 220°C .

3. Способ по п. 1, отличающийся тем, что подвергнутую каталитическому риформингу часть жидкой фракции с температурой кипения до 220°C возвращают на термоожижение новой партии отходов при давлении в интервале не менее 2,9 МПа \div

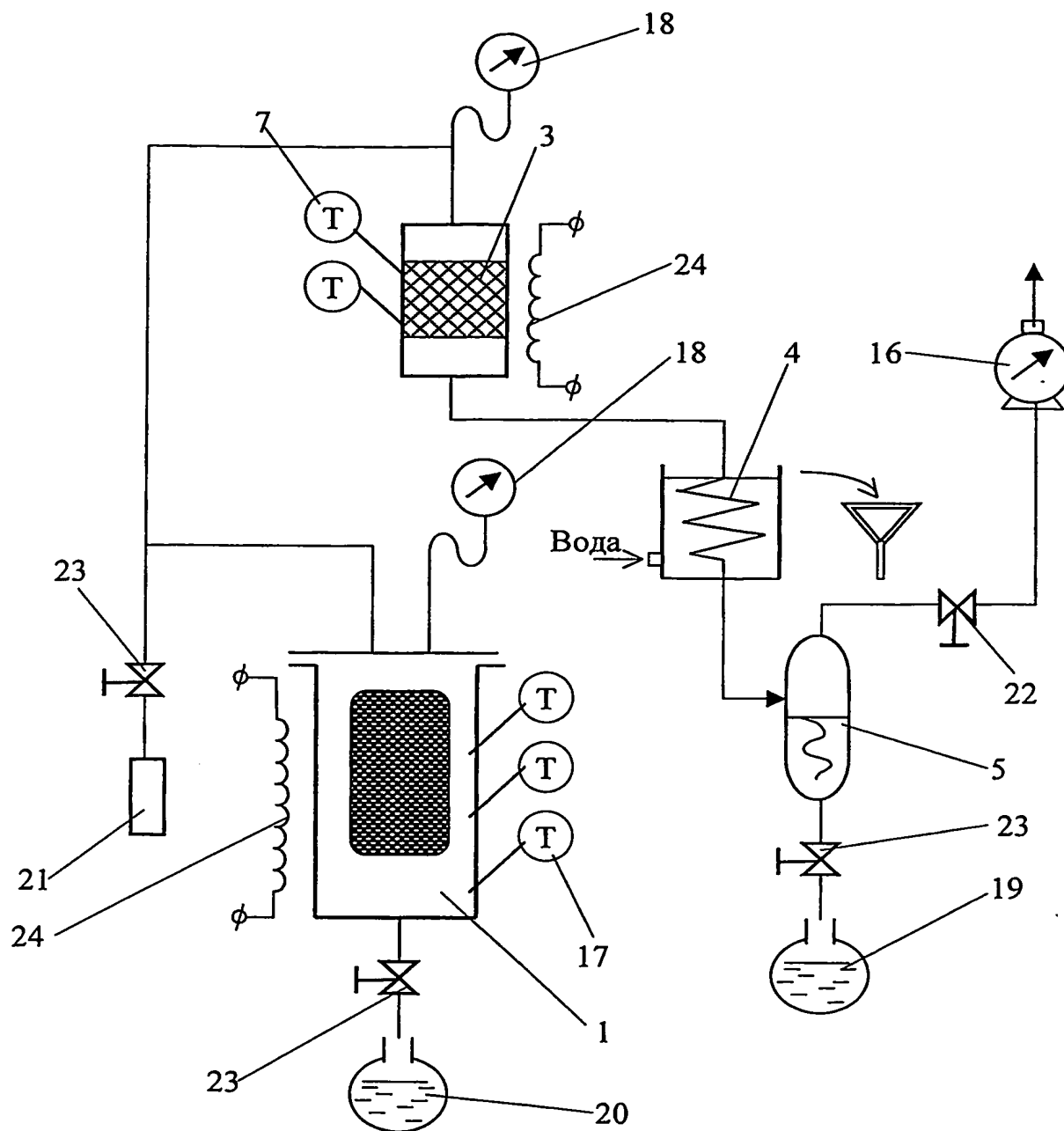
не более 5 МПа при массовом отношении растворителя к отходам в интервале более 1,0 ÷ не более 3,0.

Способ переработки резиносодержащих отходов



Фиг. 1

Способ переработки резиносодержащих отходов



Фиг. 2

РЕФЕРАТ

СПОСОБ ПЕРЕРАБОТКИ РЕЗИНОСОДЕРЖАЩИХ ОТХОДОВ

Изобретение относится к химической переработке промышленных и бытовых резиновых отходов и позволяет упростить технологию, снизить энергоемкость, уменьшить эксплуатационные расходы, расширить функциональные возможности и повысить качество получаемых продуктов.

Способ включает термоожижение отходов в органическом растворителе при температуре выше 270°C и давлении до 6 МПа. Отделяют жидкую фракцию от нерастворенного продукта. Производят дистилляцию жидкой фракции на фракцию с температурой кипения до 220°C и на фракцию с температурой кипения выше 220°C . В качестве органического растворителя при запуске процесса используют алкилбензол или бензиновую фракцию с температурой кипения до 220°C . Термоожижение партии отходов в органическом растворителе проводят при температуре $280 \div 435^{\circ}\text{C}$ и давлении не менее 2,9 МПа при массовом отношении органического растворителя к отходам более 1,0. Жидкую фракцию с температурой кипения до 220°C подвергают каталитическому риформингу. Подвергнутую риформингу часть жидкой фракции с температурой кипения до 220°C используют в качестве целевого продукта, а другую часть жидкой фракции с температурой кипения до 220°C используют в качестве растворителя и возвращают на термоожижение новой партии отходов при температуре $280 \div 435^{\circ}\text{C}$ и давлении не менее 2,9 МПа при массовом отношении растворителя к отходам более 1,0. Процесс термоожижения на указанных режимах и риформинга продолжают для следующей и последующих партий отходов, возвращая подвергнутую риформингу часть жидкой фракции с температурой кипения до 220°C на термоожижение.

2 з.п.ф-лы, 2 фиг. 2 табл.